

BUNDESREPUBLIK DEUTSCHLAND

CERTIFIED COPY OF
PRIORITY DOCUMENT



JC806 U.S. PTO

09/643194



08/21/00

Prioritätsbescheinigung über die Einreichung einer Patentanmeldung

Aktenzeichen: 199 40 864.5

Anmeldetag: 27. August 1999

Anmelder/Inhaber: Bayer Aktiengesellschaft, Leverkusen/DE

Bezeichnung: Verfahren zur Herstellung von monodispersen
Anionenaustauschern

IPC: B 01 J, C 02 F

Die angehefteten Stücke sind eine richtige und genaue Wiedergabe der ursprünglichen Unterlagen dieser Anmeldung.

München, den 8. Juni 2000
Deutsches Patent- und Markenamt
Der Präsident
Im Auftrag

Wehner

Verfahren zur Herstellung von monodispersen Anionenaustauschern

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von neuen, mono-
5 dispersen Anionenaustauschern sowie ihre Verwendung.

Aus US 4 444 961 ist unter anderem ein Verfahren zur Herstellung monodisperser
Anionenaustauscher bekannt. Hierbei werden haloalkylierte Polymere mit Alkylamin
umgesetzt.

10

In der EP 0 046 535 wird unter Hinweis auf US 3 989 650 die Herstellung eines
makroporösen stark basischen Anionenaustauschers einheitlicher Teilchengröße nach
einem Direktverdünnungs- und Mikroverkapselungsverfahren beschrieben.

15

Das Perlpolymerisat wird durch Umsetzung mit N-Acetoxy-methylphthalimid und
weiteren Umsetzungsschritten zu einem stark basischen Anionenaustauscher mit Tri-
methyllummoniumgruppen umgesetzt.

Das in EP 0 046 535 beschriebene Verfahren hat verschiedene Nachteile.

20

a) Zum einen ist es umweltbelastend und nicht ressourcenschonend, da bei der
Umsetzung zwangsweise Essigsäure freigesetzt wird, die abwasserbelastend
ist und insgesamt ein wirtschaftliches Verfahren nicht ermöglicht. Zudem
muß damit gerechnet werden, daß Reste der Essigsäure im Produkt verbleiben
25 und dieses verunreinigen. Ferner können Reste der Essigsäure aus dem
Anionenaustauscher an Flüssigkeiten abgegeben werden, die eigentlich zur
Reinigung über die Anionenaustauscher filtriert werden.

25

b) Die Ausbeute an Anionenaustauscher Endprodukt in Liter pro eingesetztem
30 Edukt ist ungenügend und kann nicht mehr wesentlich gesteigert werden.

30

- c) Ferner ist die nutzbare Kapazität der Anionenaustauscher, also ihre Aufnahmefähigkeit für Anionen, nicht ausreichend hoch.

5 Aufgabe der Erfindung war also das Bereitstellen einer Methode zur Herstellung von monodispersen Anionenaustauschern, bevorzugt von monodispersen makroporösen Anionenaustauschern mit hoher mechanischer und osmotischer Stabilität der Perlen, einer erhöhten Aufnahmekapazität für Anionen bei gleichzeitig vermindertem Ressourceneinsatz zur Herstellung der Anionenaustauscher selbst, einer hohen Ausbeute bei ihrer Herstellung sowie einer hohen Reinheit der funktionellen basischen Gruppen. Außerdem sind die Produkte frei von einer Nachvernetzung.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung monodisperser Anionenaustauscher, dadurch gekennzeichnet, daß man

- 15 a) Monomertröpfchen aus einem Copolymer mit einer monovinylaromatischen Verbindung und einer polyvinylaromatischen Verbindung sowie gegebenenfalls einem Porogen und/oder gegebenenfalls einem Initiator oder einer Initiatorkombination, zu einem monodispersen, vernetzten Perlpolymerisat umsetzt,
- 20 b) dieses monodisperse, vernetzte Perlpolymerisat mit Phthalimidderivaten amidomethyliert,
- c) das amidomethylierte Perlpolymerisat zu aminomethyliertem Perlpolymerisat umsetzt und
- 25 d) schließlich das aminomethylierte Perlpolymerisat alkyliert.

30 Weiterhin Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind die amidomethylierten Perlpolymerisate aus Verfahrensschritt b), die aminomethylierten Verfahrensprodukte aus Verfahrensschritt c) aber auch die durch Alkylierung erhaltenen

aminomethylierten Perlpolymerisate aus Verfahrensschritt d), die in Anionenaustauschern eingesetzt werden.

5 Überraschenderweise zeigen die gemäß vorliegender Erfindung hergestellten monodispersen, Anionenaustauscher eine höhere Ausbeute, eine geringere Belastung der Umwelt sowie eine höhere nutzbare Kapazität in der Anwendung, als die aus dem oben genannten Stand der Technik bekannten Harze.

10 Das monodisperse, vernetzte, vinylaromatische Grundpolymerisat gemäß Verfahrensschritt a) kann nach den aus der Literatur bekannten Verfahren hergestellt werden. Beispielsweise werden solche Verfahren in US 4 444 961, EP 0 046 535, US 4 419 245, WO 93/12167 beschrieben, deren Inhalte von der vorliegenden Anmeldung hinsichtlich des Verfahrensschrittes a) mit umfaßt werden.

15 Als Copolymer im Sinne der vorliegenden Erfindung kommt in Verfahrensschritt a) beispielsweise ein Copolymer mit einer monovinylaromatischen Verbindung und einer polyvinylaromatischen Verbindung in Frage.

20 Als monovinylaromatische Verbindungen im Sinne der vorliegenden Erfindung werden in Verfahrensschritt a) bevorzugt monoethylenisch ungesättigte Verbindungen wie beispielsweise Styrol, Vinyltoluol, Ethylstyrol, α -Methylstyrol, Chlorstyrol, Chlormethylstyrol, Acrylsäurealkylester und Methacrylsäurealkylester eingesetzt.

25 Besonders bevorzugt wird Styrol oder Mischungen aus Styrol mit den vorgenannten Monomeren eingesetzt.

30 Bevorzugte polyvinylaromatische Verbindungen im Sinne der vorliegenden Erfindung sind für Verfahrensschritt a) multifunktionelle ethylenisch ungesättigte Verbindungen wie beispielsweise Divinylbenzol, Divinyltoluol, Trivinylbenzol, Divinylnaphtalin, Trivinylnaphtalin, 1,7-Octadien, 1,5-Hexadien, Ethylenglycoldimethacrylat, Trimethylolpropantrimethacrylat oder Allylmethacrylat.

Die polyvinylaromatischen Verbindungen werden im allgemeinen in Mengen von 1-20 Gew.-%, vorzugsweise 2-12 Gew.-%, besonders bevorzugt 4-10 Gew.-%, bezogen auf das Monomer oder dessen Mischung mit weiteren Monomeren eingesetzt.

5 Die Art der polyvinylaromatischen Verbindungen (Vernetzer) wird im Hinblick auf die spätere Verwendung des kugelförmigen Polymerisats ausgewählt. Divinylbenzol ist in vielen Fällen geeignet. Für die meisten Anwendungen sind kommerzielle Divinylbenzolqualitäten, die neben den Isomeren des Divinylbenzols auch Ethylvinylbenzol enthalten, ausreichend.

10

In einer bevorzugten Ausführungsform der vorliegenden Erfindung kommen in Verfahrensschritt a) mikroverkapselte Monomertröpfchen zum Einsatz.

15

Für die Mikroverkapselung der Monomertröpfchen kommen die für den Einsatz als Komplexkoazervate bekannten Materialien in Frage, insbesondere Polyester, natürliche und synthetische Polyamide, Polyurethane, Polyharnstoffe.

20

Als natürliches Polyamid ist beispielsweise Gelatine besonders gut geeignet. Diese kommt insbesondere als Koazervat und Komplexkoazervat zur Anwendung. Unter gelatinehaltigen Komplexkoazervaten im Sinne der Erfindung werden vor allem Kombinationen von Gelatine mit synthetischen Polyelektrolyten verstanden. Geeignete synthetische Polyelektrolyte sind Copolymerisate mit eingebauten Einheiten von beispielsweise Maleinsäure, Acrylsäure, Methacrylsäure, Acrylamid und Methacrylamid. Besonders bevorzugt werden Acrylsäure und Acrylamid eingesetzt. Gelatinehaltige Kapseln können mit üblichen Härtungsmitteln wie beispielsweise Formaldehyd oder Glutardialdehyd gehärtet werden. Die Verkapselung von Monomertröpfchen mit Gelatine, gelatinehaltigen Koazervaten und gelatinehaltigen Komplexkoazervaten wird in der EP 0 046 535 eingehend beschrieben. Die Methoden der Verkapselung mit synthetischen Polymeren sind bekannt. Gut geeignet ist beispielsweise die Phasengrenzflächenkondensation, bei der eine im Monomertröpfchen gelöste Reaktivkomponente (beispielsweise ein Isocyanat oder ein Säurechlorid) mit

30

einer zweiten, in der wäßrigen Phase gelösten Reaktivkomponente (beispielsweise einem Amin), zur Reaktion gebracht wird.

Die gegebenenfalls mikroverkapselten Monomertröpfchen enthalten gegebenenfalls
5 einen Initiator oder Mischungen von Initiatoren zur Auslösung der Polymerisation.
Für das erfindungsgemäße Verfahren geeignete Initiatoren sind beispielsweise Peroxyverbindungen wie Dibenzoylperoxid, Dilaurylperoxid, Bis (p-chlorbenzoylperoxid), Dicyclohexylperoxydicarbonat, tert.-Butylperoctoat, tert.-Butylperoxy-2-ethylhexanoat, 2,5-Bis(2-ethylhexanoylperoxy)-2,5-dimethylhexan oder tert.-Amylperoxy-2-ethylhexan, sowie Azoverbindungen wie 2,2'-Azobis(isobutyronitril) oder 2,2'-Azobis(2-methylisobutyronitril).
10

Die Initiatoren werden im allgemeinen in Mengen von 0,05 bis 2,5 Gew.-%, vorzugsweise 0,1 bis 1,5 Gew.-%, bezogen auf die Monomeren-Mischung, angewendet.
15

Als weitere Zusätze in den gegebenenfalls mikroverkapselten Monomertröpfchen können gegebenenfalls Porogene verwendet werden, um im kugelförmigen Polymerisat eine makroporöse Struktur zu erzeugen. Hierfür sind organische Lösungsmittel geeignet, die das entstandene Polymerisat schlecht lösen bzw. quellen. Beispielsweise
20 seien Hexan, Octan, Isooctan, Isododecan, Methylethylketon, Butanol oder Octanol und deren Isomeren genannt.

Die Begriffe mikroporös oder gelförmig bzw. makroporös sind in der Fachliteratur bereits eingehend beschrieben worden.
25

Bevorzugte Perlpolymerisate im Sinne der vorliegenden Erfindung, hergestellt durch Verfahrensschritt a), weisen eine makroporöse Struktur auf.

Die Ausbildung monodisperser, makroporöser Perlpolymerisate kann beispielsweise
30 durch Zusatz von Inertmaterialien (Poren) zu der Monomermischung bei der Polymerisation erfolgen. Als solche sind vor allem organische Substanzen geeignet, die

sich im Monomeren lösen, das Polymerisat aber schlecht lösen bzw. quellen (Fällmittel für Polymere) beispielsweise aliphatische Kohlenwasserstoffe (Farbenfabriken Bayer DBP 1045102, 1957; DBP 1113570, 1957) .

5 In US 4 382 124 werden als Porogen beispielsweise Alkohole mit 4 bis 10 Kohlenstoffatomen zur Herstellung monodisperser, makroporöser Perlpolymerisate auf Styrol/Divinylbenzol-Basis eingesetzt. Ferner wird eine Übersicht der Herstellmethoden makroporöser Perlpolymerisate gegeben.

10 Das gegebenenfalls mikroverkapselte Monomertröpfchen kann gegebenenfalls auch bis zu 30 Gew.-% (bezogen auf das Monomer) vernetztes oder unernetztes Polymer enthalten. Bevorzugte Polymere leiten sich aus den vorgenannten Monomeren, besonders bevorzugt von Styrol, ab.

15 Die mittlere Teilchengröße der gegebenenfalls verkapselten Monomertröpfchen beträgt 10 - 1000 μm , vorzugsweise 100 - 1000 μm . Das erfindungsgemäße Verfahren ist auch zur Herstellung monodisperser kugelförmiger Polymerisate gut geeignet.

Bei der Herstellung der monodispersen Perlpolymerisate gemäß Verfahrensschritt a)
20 kann die wäßrige Phase gegebenenfalls einen gelösten Polymerisationsinhibitor enthalten. Als Inhibitoren im Sinne der vorliegenden Erfindung kommen sowohl anorganische als auch organische Stoffe in Frage. Beispiele für anorganische Inhibitoren sind Stickstoffverbindungen wie Hydroxylamin, Hydrazin, Natriumnitrit und Kaliumnitrit, Salze der phosphorigen Säure wie Natriumhydrogenphosphit sowie
25 schwefelhaltige Verbindungen wie Natriumdithionit, Natriumthiosulfat, Natriumsulfit, Natriumbisulfit, Natriumrhodanid und Ammoniumrhodanid. Beispiele für organische Inhibitoren sind phenolische Verbindungen wie Hydrochinon, Hydrochinonmonomethylether, Resorcin, Brenzkatechin, tert.-Butylbrenzkatechin, Pyrogallol und Kondensationsprodukte aus Phenolen mit Aldehyden. Weitere geeignete organische
30 Inhibitoren sind stickstoffhaltige Verbindungen. Hierzu gehören Hydroxylaminderivate wie beispielsweise N,N-Diethylhydroxylamin, N-Isopropylhydroxylamin sowie

sulfonierte oder carboxylierte N-Alkylhydroxylamin- oder N,N-Dialkylhydroxylamin-derivate, Hydrazinderivate wie beispielsweise N,N-Hydrazinodiessigsäure, Nitrosoverbindungen wie beispielsweise N-Nitrosophenylhydroxylamin, N-Nitrosophenylhydroxylamin-Ammoniumsalz oder N-Nitrosophenylhydroxylamin-Alumi-
5 niumsalz. Die Konzentration des Inhibitors beträgt 5 - 1000 ppm (bezogen auf die wäßrige Phase), vorzugsweise 10 - 500 ppm, besonders bevorzugt 10 - 250 ppm.

Die Polymerisation der gegebenenfalls mikroverkapselten Monomertröpfchen zum kugelförmigen, monodispersen Perlpolymerisat erfolgt, wie bereits oben erwähnt,
10 gegebenenfalls in Anwesenheit eines oder mehrerer Schutzkolloide in der wäßrigen Phase. Als Schutzkolloide sind natürliche und synthetische wasserlösliche Polymere, wie beispielsweise Gelatine, Stärke, Polyvinylalkohol, Polyvinylpyrrolidon, Polyacrylsäure, Polymethacrylsäure oder Copolymerisate aus (Meth)acrylsäure und (Meth)acrylsäureestern. Sehr gut geeignet sind auch Cellulosederivate, insbesondere
15 Celluloseester und Celluloseether, wie Carboxymethylcellulose Methylhydroxyethylcellulose, Methylhydroxypropylcellulose und Hydroxyethylcellulose. Besonders gut geeignet ist Gelatine. Die Einsatzmenge der Schutzkolloide beträgt im allgemeinen 0,05 bis 1 Gew.-% bezogen auf die wäßrige Phase, vorzugsweise 0,05 bis 0,5 Gew.-%.

20 Die Polymerisation zum kugelförmigen, monodispersen Perlpolymerisat in Verfahrensschritt a) kann gegebenenfalls auch in Anwesenheit eines Puffersystems durchgeführt werden. Bevorzugt werden Puffersysteme, die den pH-Wert der wäßrigen Phase bei Beginn der Polymerisation auf einen Wert zwischen 14 und 6, vorzugsweise
25 zwischen 12 und 8 einstellen. Unter diesen Bedingungen liegen Schutzkolloide mit Carbonsäuregruppen ganz oder teilweise als Salze vor. Auf diese Weise wird die Wirkung der Schutzkolloide günstig beeinflusst. Besonders gut geeignete Puffersysteme enthalten Phosphat- oder Boratsalze. Die Begriffe Phosphat und Borat im Sinne der Erfindung umfassen auch die Kondensationsprodukte der ortho-Formen
30 entsprechender Säuren und Salze. Die Konzentration an Phosphat bzw. Borat in der wäßrigen Phase beträgt 0,5 - 500 mmol/l, vorzugsweise 2,5 - 100 mmol/l.

Die Rührgeschwindigkeit bei der Polymerisation ist wenig kritisch und hat im Gegensatz zur herkömmlichen Perlpolymerisation keinen Einfluß auf die Teilchengröße. Es werden niedrige Rührgeschwindigkeiten angewandt, die ausreichen, die suspendierten Monomertröpfchen in Schwebelage zu halten und die Abführung der Polymerisationswärme zu unterstützen. Für diese Aufgabe können verschiedene Rührertypen eingesetzt werden. Besonders geeignet sind Gitterrührer mit axialer Wirkung.

Das Volumenverhältnis von verkapselten Monomertröpfchen zu wäßriger Phase beträgt 1 : 0,75 bis 1 : 20, vorzugsweise 1 : 1 bis 1 : 6.

Die Polymerisationstemperatur richtet sich nach der Zerfallstemperatur des eingesetzten Initiators. Sie liegt im allgemeinen zwischen 50 bis 180°C, vorzugsweise zwischen 55 und 130°C. Die Polymerisation dauert 0,5 bis einige Stunden. Es hat sich bewährt, ein Temperaturprogramm anzuwenden, bei dem die Polymerisation bei niedriger Temperatur, beispielsweise 60°C begonnen wird und die Reaktionstemperatur mit fortschreitendem Polymerisationsumsatz gesteigert wird. Auf diese Weise läßt sich beispielsweise die Forderung nach sicherem Reaktionsverlauf und hohem Polymerisationsumsatz sehr gut erfüllen. Nach der Polymerisation wird das Polymerisat mit üblichen Methoden, beispielsweise durch Filtrieren oder Dekantieren, isoliert und gegebenenfalls gewaschen.

Im Verfahrensschritt b) wird zunächst das Amidomethylierungsreagens hergestellt. Dazu wird beispielsweise ein Phthalimid oder ein Phthalimiderivat in einem Lösungsmittel gelöst und mit Formalin versetzt. Anschließend wird unter Wasserabspaltung hieraus ein Bis-Phthalimidoether gebildet. Bevorzugte Phthalimiderivate im Sinne der vorliegenden Erfindung sind Phthalimid selber oder substituierte Phthalimide, beispielsweise Methylphthalimid.

Als Lösungsmittel kommen im Verfahrensschritt b) inerte Lösungsmittel zum Einsatz, die geeignet sind, das Polymer zu quellen, bevorzugt chlorierte Kohlenwasserstoffe, besonders bevorzugt Dichlorethan oder Methylenchlorid.

- 5 Im Verfahrensschritt b) wird das Perlpolymerisat mit Phthalimidderivaten kondensiert. Als Katalysator wird hierbei Oleum, Schwefelsäure oder Schwefeltrioxid eingesetzt.

10 Verfahrensschritt b) wird bei Temperaturen zwischen 20 bis 120°C, bevorzugt 50 bis 100°C, besonders bevorzugt 60 bis 90°C durchgeführt.

Die Abspaltung des Phthalsäurerestes und damit die Freilegung der Aminomethylgruppe erfolgt im Verfahrensschritt c) durch Behandeln des phthalimidomethylierten vernetzten Perlpolymerisates mit wäßrigen oder alkoholischen Lösungen eines Alkali-
15 lihydroxids, wie Natriumhydroxid oder Kaliumhydroxid bei Temperaturen zwischen 100 und 250°C, vorzugsweise 120 -190°C. Die Konzentration der Natronlauge liegt im Bereich von 10 bis 50 Gew.-%, vorzugsweise 20 bis 40 Gew.-%. Dieses Verfahren ermöglicht die Herstellung aminoalkylgruppenhaltiger vernetzter Perlpolymerisate mit einer Substitution der aromatischen Kerne größer 1.

20

Das dabei entstehende aminomethylierte Perlpolymerisat wird schließlich mit vollentsalztem Wasser alkalifrei gewaschen.

25

Im Verfahrensschritt d) erfolgt die Herstellung der erfindungsgemäßen Anionenaustauscher durch Umsetzung des Aminomethylgruppenhaltigen monodispersen, vernetzten, vinylaromatischen Grundpolymerisates in Suspension mit Alkylierungsmitteln.

30

Bevorzugte Alkylierungsmittel im Sinne der vorliegenden Erfindung sind Alkylhalogenide, Halogenalkohole, Alkylsulfate, Dialkylsulfate, Alkyloxide, Leuckart-

Wallach-Reagenzien oder Kombinationen dieser Alkylierungsmittel untereinander bzw. nacheinander.

5 Besonders bevorzugt werden Chlormethyl, Ethylenoxid, Propylenoxid sowie die Leuckert-Wallach-Reagenzien oder deren Kombination eingesetzt. Beispielhaft werden Leuckert-Wallach-Reagenzien in Organikum, VEB Deutscher Verlag der Wissenschaften, Berlin 1968, 8. Auflage, Seite 479 beschrieben.

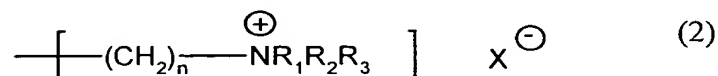
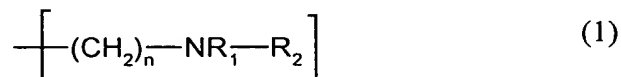
10 Als Suspensionsmedium werden Wasser oder Mineralsäuren eingesetzt. Gegebenenfalls können aber auch in Abhängigkeit des gewünschten Produktes Basen zugesetzt werden. Bevorzugt wird Wasser eingesetzt. Als Basen kommen gegebenenfalls Natronlauge, Kalilauge oder basische, jedoch nicht nucleophile Amine in Frage.

15 Der Verfahrensschritt d) wird durchgeführt bei Temperaturen von 20 bis 150°C, bevorzugt von 40 bis 110°C. Verfahrensschritt d) wird bei Drücken von Normaldruck bis 6 bar, bevorzugt bei Normaldruck bis 4 bar durchgeführt.

20 Weiterhin Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren hergestellten monodispersen Anionenaustauscher.

Bevorzugt entstehen durch das erfindungsgemäße Verfahren monodisperse Anionenaustauscher mit den funktionellen Gruppen die sich während des Verfahrensschritts d) ausbilden:

25



worin

5 R_1 für Wasserstoff, eine Alkylgruppe, eine Hydroxyalkylgruppe oder eine Alkoxyalkylgruppe steht,

R_2 für Wasserstoff, eine Alkylgruppe, eine Alkoxyalkylgruppe oder eine Hydroxyalkylgruppe steht,

10 R_3 für Wasserstoff, eine Alkylgruppe, eine Alkoxyalkylgruppe oder eine Hydroxyalkylgruppe steht,

n für eine Zahl 1 bis 5, besonders bevorzugt 1 steht und

15 X für ein anionisches Gegenion, bevorzugt für Cl^\ominus , Br^\ominus , OH^\ominus , NO_3^\ominus oder SO_4^{2-} steht.

In den Resten R_1 , R_2 und R_3 steht Alkoxy bzw. Alkyl jeweils bevorzugt für 1 bis 6 Kohlenstoffatome.

20

In den erfindungsgemäßen monodispersen Anionenaustauschern trägt jeder aromatische Kern bevorzugt 0,1 bis 2 der obengenannten funktionellen Gruppen (1), (2).

Die erfindungsgemäß hergestellten Anionenaustauscher werden eingesetzt

25

- zur Entfernung von Anionen aus wäßrigen oder organischen Lösungen

- zur Entfernung von Anionen aus Kondensaten

30 - zur Entfernung von Farbpartikeln aus wäßrigen oder organischen Lösungen,

- zur Entfernung von organischen Komponenten aus wäßrigen Lösungen, beispielsweise von Huminsäuren aus Oberflächenwasser.

5 Weiterhin können die erfindungsgemäßen Anionenaustauscher eingesetzt werden zur Reinigung und Aufarbeitung von Wässern in der chemischen Industrie und Elektronikindustrie, insbesondere zur Herstellung von Reinstwasser.

10 Weiterhin können die erfindungsgemäßen Anionenaustauscher in Kombination mit gelförmigen und/oder makroporösen Kationenaustauschern zur Vollentsalzung wäßriger Lösungen und/oder Kondensaten eingesetzt werden.

Beispiele**Beispiel 1**

- 5 a) Herstellung des monodispersen, makroporösen Perlpolymerisates auf der Basis von Styrol, Divinylbenzol und Ethylstyrol

10 In einem 10 l Glasreaktor werden 3000 g entionisiertes Wasser vorgelegt und eine Lösung aus 10 g Gelatine, 16 g di-Natriumhydrogenphosphatdodekahydrat und 0,73 g Resorcin in 320 g entionisiertem Wasser hinzugefüllt und durchmischt. Die Mischung wird auf 25°C temperiert. Unter Rühren wird anschließend eine Mischung aus 3200 g von mikroverkapselten Monomertropfchen mit enger Teilchengrößenverteilung aus 3,6 Gew.-% Divinylbenzol und 0,9 Gew.-% Ethylstyrol (eingesetzt als handelsübliches Isomerengemisch aus Divinylbenzol und Ethylstyrol mit 80 %

15 Divinylbenzol), 0,5 Gew.-% Dibenzoylperoxid, 56,2 Gew.-% Styrol und 38,8 Gew.-% Isododekan (techn. Isomerengemisch mit hohem Anteil an Pentamethylheptan) gegeben, wobei die Mikrokapsel aus einem mit Formaldehyd gehärteten Komplexkoazervat aus Gelatine und einem Copolymer aus Acrylamid und Acrylsäure besteht, und 3200 g wäßriger Phase mit einem pH-Wert von 12 zugesetzt. Die

20 mittlere Teilchengröße der Monomertöpfchen beträgt 460 µm.

Der Ansatz wird unter Rühren durch Temperaturerhöhung nach einem Temperaturprogramm bei 25°C beginnend und bei 95°C endend auspolymerisiert. Der Ansatz wird abgekühlt, über ein 32 µm-Sieb gewaschen und anschließend im Vakuum bei

25 80°C getrocknet. Man erhält 1893 g eines kugelförmigen Polymerisates mit einer mittleren Teilchengröße von 440 µm, enger Teilchengrößenverteilung und glatter Oberfläche.

Das Polymerisat ist in der Aufsicht kreidig weiß und weist eine Schüttdichte von

30 ca. 370 g/l auf.

1b) Herstellung des amidomethylierten Perlpolymerisates

Bei Raumtemperatur werden 2400 ml Dichlorethan, 595 g Phthalimid und 413 g 30,0
gew.-%iges Formalin vorgelegt. Der pH Wert der Suspension wird mit Natronlauge
5 auf 5,5 bis 6 eingestellt. Anschließend wird das Wasser destillativ entfernt. Dann
werden 43,6 g Schwefelsäure zudosiert. Das entstehende Wasser wird destillativ
entfernt. Der Ansatz wird abgekühlt. Bei 30°C wird 174,4 g 65 %iges Oleum
zudosiert, anschließend 300,0 g monodisperses Perlpolymerisat gemäß Verfahrensschritt a). Die Suspension wird auf 70°C erhitzt und weitere 6 Stunden bei dieser
10 Temperatur gerührt. Die Reaktionsbrühe wird abgezogen, voll entsalztes Wasser
wird zudosiert und Restmengen an Dichlorethan werden destillativ entfernt.

Ausbeute an amidomethyliertem Perlpolymerisat : 1820 ml

15 Elementaranalytische Zusammensetzung: Kohlenstoff : 75,3 Gew.-%; Wasserstoff:
4,6 Gew.-%; Stickstoff: 5,75 Gew.-% ;

1c) Herstellung des aminomethylierten Perlpolymerisates

20 Zu 1770 ml amidomethyliertem Perlpolymerisat aus Beispiel 1b) werden 851 g 50
gew.-%ige Natronlauge und 1470 ml vollentsalztes Wasser bei Raumtemperatur hinzudosiert. Die Suspension wird auf 180°C erhitzt und 8 Stunden bei dieser Temperatur gerührt.

25 Das erhaltene Perlpolymerisat wird mit vollentsalztem Wasser gewaschen.

Ausbeute an aminomethyliertem Perlpolymerisat : 1530 ml

Als Gesamtausbeute – hochgerechnet – ergeben sich 1573 ml

Elementaranalytische Zusammensetzung: Kohlenstoff: 78,2 Gew.-%; Stickstoff:
30 12,25 Gew.-%; Wasserstoff: 8,4 Gew.-% .

Menge an Aminomethylgruppen in mol pro Liter aminomethyliertem Perlpolymerisat: 2,13

5 Menge an Aminomethylgruppen in mol in der Gesamtausbeute von aminomethyliertem Perlpolymerisat: 3,259

Im statistischen Mittel wurden pro aromatischem Kern, - herrührend aus den Styrol und Divinylbenzoleinheiten - 1,3 Wasserstoffatome durch Aminomethylgruppen substituiert -.

10

1d) Herstellung eines monodispersen schwachbasischen Anionenaustauschers mit Dimethylaminomethylgruppen

15

Bei Raumtemperatur werden zu 1330 ml aminomethyliertem Perlpolymerisat aus Beispiel 1c) 1995 ml vollentsalztes Wasser und 627 g 29,8 gew.-%ige Formalinlösung hinzudosiert. Der Ansatz wird auf 40°C erwärmt. Anschließend wird in 2 Stunden auf 97°C erwärmt. Hierbei werden insgesamt 337 g 85 gew.-%ige Ameisensäure hinzudosiert. Anschließend wird der pH Wert mit 50 gew.-%iger Schwefelsäure innerhalb von 1 Stunde auf pH 1 eingestellt. Bei pH 1 wird 20 10 Stunden nachgerührt. Nach dem Abkühlen wird das Harz mit vollentsalztem Wasser gewaschen und mit Natronlauge von Sulfat befreit und in die OH-Form überführt.

20

Ausbeute an Harz mit Dimethylaminogruppen : 1440 ml

25

Als Gesamtausbeute – hochgerechnet – ergeben sich 1703 ml

Das Produkt enthält 2,00 mol / Liter Harz Dimethylaminogruppen.

Die Gesamtmenge an Dimethylaminogruppen in mol in der Gesamtausbeute an Produkt mit Dimethylaminogruppen beträgt 3,406 .

Beispiel 2

Herstellung eines monodispersen mittelstarkbasischen Anionenaustauschers mit Dimethylaminomethylgruppen sowie Trimethylaminomethylgruppen

5

Bei Raumtemperatur werden 1220 ml Dimethylaminomethylgruppen tragendes Perlpolymerisat aus Beispiel 1d), 1342 ml vollentsalztes Wasser und 30,8 g Chlor-methan vorgelegt. Der Ansatz wird auf 40°C erwärmt und 6 Stunden bei dieser Temperatur gerührt.

10

Ausbeute an Dimethylaminomethyl - sowie Trimethylaminomethylgruppen tragendem Harz : 1670 ml

Als Gesamtausbeute hochgerechnet ergeben sich 2331 ml .

15

Von den Stickstoffatom-tragenden Gruppen des Produktes liegen 24,8 % als Trimethylaminomethylgruppen und 75,2 % als Dimethylaminomethylgruppen vor.

Die nutzbare Kapazität des Produktes beträgt: 1,12 mol/ Liter Harz.

20

Stabilität des Harzes im Originalzustand: 98 perfekte Perlen von 100

Stabilität des Harzes nach dem Walztest: 96 perfekte Perlen von 100

Stabilität des Harzes nach dem Quellungsstabilitätstest: 98 perfekte Perlen von 100

25

94 Volumenprozent der Perlen des Endproduktes besitzen eine Größe zwischen 0,52 und 0,65 mm .

Beispiel 3

Herstellung eines monodispersen starkbasischen Anionenaustauschers mit Dimethylaminomethylhydroxyethylgruppen

5

1230 ml des nach Beispiel 1d) hergestellten Harzes mit Dimethylaminomethylgruppen sowie 660 ml Edelwasser werden vorgelegt. Dazu werden in 10 Minuten 230,5 g 2- Chlorethanol dosiert. Der Ansatz wird auf 55°C erhitzt. Durch Zupumpen von 20 gew.-%iger Natronlauge wird ein pH Wert von 9 eingestellt. Es wird 3 Stunden bei pH 9 gerührt, anschließend wird der pH Wert auf 10 mit Natronlauge eingestellt und weitere 4 Stunden bei pH 10 gerührt. Nach dem Abkühlen wird das Produkt in einer Säule mit vollentsalztem Wasser gewaschen, und dann werden 3 Bettvolumen 3 gew.-%iger Salzsäure überfiltriert.

10

15

Ausbeute : 1980 ml

Die nutzbare Kapazität des Produktes beträgt: 0,70 mol/ Liter Harz.

Stabilität des Harzes im Originalzustand: 96 perfekte Perlen von 100

Stabilität des Harzes nach dem Walztest: 70 perfekte Perlen von 100

20

Stabilität des Harzes nach dem Quellungsstabilitätstest: 94 perfekte Perlen von 100

94 Volumenprozent der Perlen des Endproduktes besitzen eine Größe zwischen 0,52 und 0,65 mm.

25

Beispiel 4 (Vergleichsbeispiel)

Herstellung monodisperser basischer Anionenaustauscher auf Basis eines Perlpolymerisates nach dem in der EP 0 046 535 unter Hinweis auf US 3 989 650 dargestellten Verfahren

30

4a) Perlpolymerisat-Herstellung analog zu Beispiel 1a)

4b) Herstellung des amidomethylierten Perlpolymerisates

Bei Raumtemperatur werden 2400 ml Dichlorethan, 595 g Phthalimid und 413 g 30,0
5 gew.-%iges Formalin vorgelegt. Der pH Wert der Suspension wird mit Natronlauge
auf 5,5 bis 6 eingestellt. Anschließend wird das Wasser destillativ entfernt.

Es wird auf 60°C abgekühlt. Dann werden in 30 Minuten 454 g Essigsäureanhydrid
hinzudosiert. Es wird auf Rückflußtemperatur erhitzt und weitere 5 Stunden bei
10 dieser Temperatur gerührt.

Der Ansatz wird auf 60°C abgekühlt. Es werden 300 g Perlpolymerisat gemäß Bei-
spiel 1a) hinzudosiert. Es wird auf Rückflußtemperatur (ca. 90°C) erhitzt und in 4
Stunden bei dieser Temperatur 210 g Schwefelsäure hinzudosiert.

15 Anschließend wird weitere 6 Stunden bei dieser Temperatur gerührt. Die Reaktions-
brühe wird abgezogen, voll entsalztes Wasser wird hinzu dosiert und Restmengen an
Dichlorethan werden destillativ entfernt.

20 Ausbeute an amidomethyliertem Perlpolymerisat: 1250 ml

Elementaranalytische Zusammensetzung: Kohlenstoff: 78,5 Gew.-%; Wasserstoff:
5,3 Gew.-%; Stickstoff: 4,85 Gew.-% ;

25 4c) Herstellung des aminomethylierten Perlpolymerisates

Zu 1200 ml amidomethyliertem Perlpolymerisat aus Beispiel 4b) werden 505 g 50
gew.-%ige Natronlauge und 1110 ml vollentsalztes Wasser bei Raumtemperatur
hinzudosiert. Die Suspension wird auf 180°C erhitzt und 8 Stunden bei dieser Tem-
30 peratur gerührt.

Das erhaltene Perlpolymerisat wird mit vollentsalztem Wasser gewaschen.

Ausbeute an aminomethyliertem Perlpolymerisat: 950 ml

Als Gesamtausbeute – hochgerechnet – ergeben sich 990 ml

5 Elementaranalytische Zusammensetzung: Kohlenstoff: 82,5 Gew.-%; Stickstoff: 7,65 Gew.-%; Wasserstoff: 8,2 Gew.-% .

Menge an Aminomethylgruppen in mol pro Liter aminomethylierten Perlpolymerisats: 1,93

10 Menge an Aminomethylgruppen in mol in der Gesamtausbeute von aminomethyliertem Perlpolymerisat: 1,83

Im statistischen Mittel wurden pro aromatischem Kern – herrührend aus den Styrol und Divinylbenzoleinheiten – 0,79 Wasserstoffatome durch Aminomethylgruppen substituiert – Substitutionsgrad der aromatischen Kerne durch Aminomethylgruppen.

15

4d) Herstellung eines monodispersen schwachbasischen Anionenaustauschers mit Dimethylaminomethylgruppen

20

Bei Raumtemperatur werden zu 780 ml aminomethyliertes Perlpolymerisat aus Beispiel 4c) 1170 ml vollentsalztes Wasser und 333 g 29,8 gew.-%ige Formalinlösung dosiert. Der Ansatz wird auf 40°C erwärmt. Anschließend wird in 2 Stunden auf 97°C erwärmt. Hierbei werden insgesamt 179,2 g Ameisensäure 85 gew.-%ig hinzu dosiert. Anschließend wird der pH Wert mit 50 gew.-%iger Schwefelsäure innerhalb von 1 Stunde auf pH 1 eingestellt. Bei pH 1 wird 10 Stunden nachgerührt. Nach dem Abkühlen wird das Harz mit vollentsalztem Wasser gewaschen und mit Natronlauge von Sulfat befreit und in die OH-Form überführt.

25

Ausbeute an Harz mit Dimethylaminogruppen : 1050 ml

Als Gesamtausbeute – hochgerechnet – ergeben sich 1333 ml

30

Das Produkt enthält 1,87 mol / Liter Harz Dimethylaminogruppen .

Menge an Dimethylaminogruppen in mol in der Gesamtausbeute an dimethylaminomethylgruppentragendem Harz : 2,493.

Beispiel 5 (Vergleichsbeispiel)

5

5d) Herstellung eines monodispersen mittelstarkbasischen Anionenaustauschers auf Basis eines Perlpolymerisates mit Dimethylaminomethylgruppen sowie Trimethylaminomethylgruppen

10

Bei Raumtemperatur werden 700 ml Dimethylaminomethylgruppen tragendes Perlpolymerisat aus Beispiel 4d), 780 ml vollentsalztes Wasser und 16,5 g Chlormethan vorgelegt. Der Ansatz wird auf 40°C erwärmt und 6 Stunden bei dieser Temperatur gerührt.

15

Ausbeute an Dimethylaminomethyl - sowie Trimethylaminomethylgruppen tragendem Harz : 951 ml

Als Gesamtausbeute hochgerechnet ergeben sich 1811 ml.

20

Von den Stickstoffatom-tragenden Gruppen des Produktes liegen 24,3 % als Trimethylaminomethylgruppen und 75,7 % als Dimethylaminomethylgruppen vor.

Die nutzbare Kapazität des Produktes beträgt: 0,82 mol/ Liter Harz.

Stabilität des Harzes im Originalzustand: 97 perfekte Perlen von 100

25

Stabilität des Harzes nach dem Walztest : 94 perfekte Perlen von 100

Stabilität des Harzes nach dem Quellungsstabilitätstest: 96 perfekte Perlen von 100

94 Volumenprozent der Perlen des Endproduktes besitzen eine Größe zwischen 0,52 und 0,65 mm .

30

Untersuchungsmethoden:

Anzahl perfekter Perlen nach Herstellung

- 5 100 Perlen werden unter dem Mikroskop betrachtet. Ermittelt wird die Anzahl der Perlen, die Risse tragen oder Absplitterungen zeigen. Die Anzahl perfekter Perlen ergibt sich aus der Differenz der Anzahl beschädigter Perlen zu 100.

Bestimmung der Stabilität des Harzes nach dem Walztest

- 10 Das zu prüfende Perlpolymerisat wird in gleichmäßiger Schichtdicke zwischen zwei Kunststofftücher verteilt. Die Tücher werden auf eine feste, waagrecht angebrachte Unterlage gelegt und in einer Walzapparatur 20 Arbeitstakten unterworfen. Ein Arbeitstakt besteht aus einer vor und zurück durchgeführten Walzung. Nach dem
- 15 Walzen werden an repräsentativen Mustern an 100 Perlen durch Auszählen unter dem Mikroskop die Anzahl der unversehrten Perlen ermittelt.

Quellungsstabilitätstest

- 20 In eine Säule werden 25 ml Anionenaustauscher in der Chloridform eingefüllt. Nacheinander werden 4 gew.-%ige wäßrige Natronlauge, vollentsalztes Wasser, 6 gew.-%ige Salzsäure und nochmals voll entsalztes Wasser in die Säule gegeben, wobei die Natronlauge und die Salzsäure von oben durch das Harz fließen und das Edelwasser von unten durch das Harz gepumpt wird. Die Behandlung erfolgt
- 25 zeitgetaktet über ein Steuergerät. Ein Arbeitszyklus dauert 1h. Es werden 20 Arbeitszyklen durchgeführt. Nach Ende der Arbeitszyklen werden von dem Harzmuster 100 Perlen ausgezählt. Ermittelt wird die Anzahl der perfekten Perlen, die nicht durch Risse oder Absplitterungen geschädigt sind.

Nutzbare Kapazität von stark basischen und mittelstark basischen Anionenaustauschern

5 1000 ml Anionenaustauscher in der Chloridform, d.h. das Stickstoffatom trägt als Gegenion Chlorid, werden in eine Glassäule gefüllt. 2500 ml 4 gew.-%ige Natronlauge werden über das Harz in 1 Stunde filtriert. Anschließend wird mit 2 Litern entbastem d.h. entkationisiertem Wasser gewaschen. Dann wird über das Harz mit einer Geschwindigkeit von 10 Litern pro Stunde Wasser mit einer Gesamtanionenhärte von 25 Grad deutscher Härte filtriert. Im Eluat werden die Härte sowie
10 die Restmenge an Kieselsäure analysiert. Bei einem Rest-Kieselsäuregehalt von $\geq 0,1$ mg/l ist die Beladung beendet.

Aus der Menge an über das Harz filtriertem Wasser, der Gesamtanionenhärte des überfiltrierten Wassers sowie der Menge an eingebautem Harz wird ermittelt wieviel
15 Gramm CaO pro Liter Harz aufgenommen werden. Die Grammmenge an CaO stellt die nutzbare Kapazität des Harzes in der Einheit Gramm CaO pro Liter Anionenaustauscher dar.

Volumenspiel Chlorid / OH – Form

20 100 ml basische Gruppen tragender Anionenaustauscher werden mit vollentsalztem Wasser in eine Glassäule gespült. Es werden in 1 Stunde und 40 Minuten 1000 ml 3 gew.-%ige Salzsäure überfiltriert. Anschließend wird das Harz mit vollentsalztem Wasser chloridfrei gewaschen. Das Harz wird in ein Stampfvolumeter unter
25 vollentsalztem Wasser gespült und bis zur Volumenkonstanz eingerüttelt – Volumen V 1 des Harzes in der Chloridform.

Das Harz wird wiederum in die Säule überführt. Es werden 1000 ml 2 gew.-%iger Natronlauge überfiltriert. Anschließend wird das Harz mit vollentsalztem Wasser bis
30 auf einen pH Wert von 8 im Eluat alkalifrei gewaschen. Das Harz wird in ein Stampfvolumeter unter vollentsalztem Wasser gespült und bis zur Volumen-

konstanz eingerüttelt – Volumen V2 des Harzes in der freien Basenform – (OH – Form).

Berechnung : $V1 - V2 = V3$

5 $V3 : V1/100 = \text{Quellungsspiel Chlorid / OH – Form in \%}$

Bestimmung der Menge an basischen Aminomethylgruppen im aminomethylierten, vernetzten Polystyrol Perlpolymerisat

10 100 ml des aminomethylierten Perlpolymerisates werden auf dem Stampfvolumeter eingerüttelt und anschließend mit vollentsalztem Wasser in eine Glassäule gespült. In 1 Stunde und 40 Minuten werden 1000 ml 2 gew.-%ige Natronlauge überfiltriert. Anschließend wird vollentsalztes Wasser überfiltriert bis 100 ml Eluat mit Phenolphthalein versetzt einen Verbrauch an 0,1 n Salzsäure von höchstens 0,05 ml
15 haben.

50 ml diese Harzes werden in einem Becherglas mit 50 ml vollentsalztem Wasser und 100 ml 1n Salzsäure versetzt. Die Suspension wird 30 Minuten gerührt und anschließend in eine Glassäule gefüllt. Die Flüssigkeit wird abgelassen. Es werden
20 weitere 100 ml 1n Salzsäure über das Harz in 20 Minuten filtriert. Anschließend werden 200 ml Methanol überfiltriert. Alle Eluate werden gesammelt und vereinigt und mit 1n Natronlauge gegen Methylorange titriert.

Die Menge an Aminomethylgruppen in 1 Liter aminomethyliertem Harz errechnet
25 sich nach folgender Formel: $(200 - V) * 20 = \text{mol Aminomethylgruppen pro Liter Harz.}$

Bestimmung des Substitutionsgrades der aromatischen Kerne des vernetzten Perlpolymerisates durch Aminomethylgruppen

5 Die Menge an Aminomethylgruppen in der Gesamtmenge an aminomethyliertem Harz wird nach obiger Methode bestimmt.

Aus der Menge an eingesetztem Perlpolymerisat - A in Gramm - wird durch Division mit dem Molekulargewicht die in dieser Menge vorliegende Molmenge an Aromaten errechnet.

10

Beispielsweise werden aus 300 Gramm Perlpolymerisat werden z. B. 950 ml aminomethyliertes Perlpolymerisat hergestellt mit einer Menge von 1,8 mol/l Aminomethylgruppen.

15

950 ml aminomethyliertes Perlpolymerisat enthalten 2,82 mol Aromaten.

Pro Aromat liegen dann $1,8 / 2,81 = 0,64$ mol Aminomethylgruppen vor.

20

Der Substitutionsgrad der aromatischen Kerne des vernetzten Perlpolymerisates durch Aminomethylgruppen beträgt 0,64.

Tabelle 1

Kenndaten zur Herstellung von Anionenaustauschern nach dem erfindungsgemäßen Verfahren sowie in Vergleichsversuchen nach EP 0 046 535 bzw. US 3 989 650

5

Beispiel	Ausbeute Verfahren sschritt b)	Substitutions- grad der aro- matischen Kerne des Perlpolymerei- sates mit Amino- methyl- gruppen	Gesamtmenge an Aminomethyl- gruppen in Verfahrens- schritt c) in mol	Ausbeute an Produkt mit Dimethyl- amino- methyl- gruppen in ml/g Perl- polymerisat	Ausbeute an Produkt mit Di- methyl- und Trimethyl- aminomethyl- gruppen in ml/g Perlpoly- merisat	Nutzbare Kapazität in mol/l Harz Beispiel 2 gegen Beispiel 5
Erfindungs- gemäß Bei- spiel 1 und 2	5,24	1,30	3,351	5,68	7,77	1,12
Vergleichs- beispiel nach EP 0 046 535 bzw. US 3 989 650 Beispiel 4 und 5	3,30	0,79	1,909	4,44	5,98	0,82

Es zeigt sich überraschenderweise, daß das erfindungsgemäße Verfahren im Vergleich zu den in EP 0 046 535 bzw. US 3 989 650 beschriebenen Verfahren die Herstellung von Anionenaustauschern unterschiedlicher Basizität in höherer Ausbeute, mit einer größeren Menge an stickstoffhaltigen Gruppen pro aromatischem Kern, mit einem höheren Aufnahmevermögen für Anionen unterschiedlicher Art in einem abwasserarmen Verfahren ermöglicht.

10

Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung monodisperser Anionenaustauscher, dadurch gekennzeichnet, daß man
 - a) Monomertröpfchen aus einem Copolymer mit einer monovinylaromatischen Verbindung und einer polyvinylaromatischen Verbindung zu einem monodispersen, vernetzten Perlpolymerisat umsetzt,
 - b) dieses monodisperse, vernetzte Perlpolymerisat mit Phthalimidderivaten amidomethyliert,
 - c) das amidomethylierte Perlpolymerisat zu aminomethyliertem Perlpolymerisat umsetzt und
 - d) das aminomethylierte Perlpolymerisat alkyliert.
2. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß die Monomertröpfchen mit einem Komplexkoazervat mikroverkapselt werden.
3. Verfahren gemäß Anspruch 2, dadurch gekennzeichnet, daß Verfahrensschritt a) in Gegenwart eines Schutzkolloids durchgeführt wird.
4. Verfahren gemäß der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß Verfahrensschritt a) in Gegenwart mindestens eines Initiators durchgeführt wird.
5. Verfahren gemäß der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß die Monomertröpfchen Porogene enthalten und nach der Polymerisation makroporöse, vernetzte Perlpolymerisate bilden.

6. Verfahren gemäß der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß in Verfahrensschritt a) ein Polymerisationsinhibitor eingesetzt wird.
- 5 7. Verfahren gemäß Anspruch 3, dadurch gekennzeichnet, daß als Schutzkolloide Gelatine, Stärke, Polyvinylalkohol, Polyvinylpyrrolidon, Polyacrylsäure, Polymethacrylsäure oder Copolymerisate aus (Meth)acrylsäure oder (Meth)acrylsäureester eingesetzt werden.
- 10 8. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß als monovinylaromatische Verbindungen monoethylenisch ungesättigte Verbindungen eingesetzt werden.
- 15 9. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß als polyvinylaromatische Verbindungen Divinylbenzol, Divinylnaphthalin, Trivinylbenzol, Divinylnaphthalin, Trivinylbenzol, 1,7-Octadien, 1,5-Hexadien, Ethylen-glycoldimethacrylat, Trimethylolpropantrimethacrylat oder Allylmethacrylat eingesetzt werden.
- 20 10. Verfahren gemäß Anspruch 4, dadurch gekennzeichnet, daß als Initiator Peroxyverbindungen wie Dibenzoylperoxid, Dilaurylperoxid, Bis-(p-chlorbenzoylperoxid), Dicyclohexylperoxydicarbonat, tert.-Butylperoxyoctat, tert.-Butylperoxy-2-ethylhexanoat, 2,5-Bis-(2-ethylhexanoylperoxy)-2,5-dimethylhexan oder tert.-Amylperoxy-2-ethylhexan, sowie Azoverbindungen wie 2,2'-Azobis(isobutyronitril) oder 2,2'-Azobis-(2-methylisobutyronitril) eingesetzt werden.
- 25 11. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß in Verfahrensschritt b) zunächst ein Phthalimidoether gebildet wird.
- 30 12. Verfahren gemäß Anspruch 11, dadurch gekennzeichnet, daß der Phthalimidoether aus Phthalimid oder seinen Derivaten und Formalin hergestellt wird.

13. Verfahren gemäß der Ansprüche 11 und 12, dadurch gekennzeichnet, daß die Reaktion des Phthalimidoethers mit dem Perlpolymerisat in Gegenwart von Oleum, Schwefelsäure oder Schwefeltrioxid stattfindet.

5

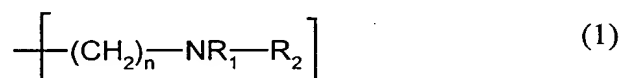
14. Monodisperse Anionenaustauscher hergestellt nach einem Verfahren gemäß Anspruch 1.

10

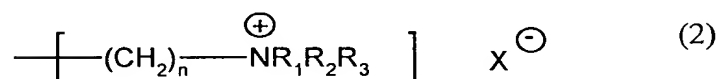
15. Monodisperse Anionenaustauscher gemäß Anspruch 14, dadurch gekennzeichnet, daß diese eine makroporöse Struktur aufweisen.

16. Monodisperse Anionenaustauscher gemäß der Ansprüche 14 bis 15, dadurch gekennzeichnet, daß diese die funktionellen Gruppen

15



oder



20

worin

R_1 für Wasserstoff, eine Alkylgruppe, eine Hydroxyalkylgruppe oder eine Alkoxyalkylgruppe steht,

25

R_2 für Wasserstoff, eine Alkylgruppe, eine Alkoxyalkylgruppe oder eine Hydroxyalkylgruppe steht,

R_3 für Wasserstoff, eine Alkylgruppe, eine Alkoxyalkylgruppe oder eine Hydroxyalkylgruppe steht,

n für eine ganze Zahl 1 bis 5 steht und

X für ein anionisches Gegenion steht,

tragen.

- 5
- 10
- 15
- 20
- 25
- 30
17. Verwendung der monodispersen Anionenaustauscher gemäß der Ansprüche 14 bis 16 zur Entfernung von Anionen, Farbpartikeln oder organischen Komponenten aus wäßrigen oder organischen Lösungen und Kondensaten.
 18. Verfahren zur Entfernung von Anionen, Farbpartikeln oder organischen Komponenten aus wäßrigen oder organischen Lösungen und Kondensaten, dadurch gekennzeichnet, daß man monodisperse Anionenaustauscher gemäß der Ansprüche 14 bis 16 einsetzt.
 19. Verwendung der monodispersen Anionenaustauscher gemäß der Ansprüche 14 bis 16 zur Reinigung und Aufarbeitung von Wässern der chemischen Industrie und der Elektronik-Industrie.
 20. Verfahren zur Reinigung und Aufarbeitung von Wässern der chemischen Industrie und der Elektronik-Industrie, dadurch gekennzeichnet, daß man monodisperse Anionenaustauscher gemäß der Ansprüche 14 bis 16 einsetzt.
 21. Verwendung der monodispersen Anionenaustauscher gemäß der Ansprüche 14 bis 16 zur Vollentsalzung wäßriger Lösungen und/oder Kondensate, dadurch gekennzeichnet, daß man diese in Kombination mit gelförmigen und/oder makroporösen Kationenaustauschern einsetzt.

22. Verfahren zur Vollentsalzung wäßriger Lösungen und/oder Kondensate, dadurch gekennzeichnet, daß man monodisperse Anionenaustauscher gemäß der Ansprüche 14 bis 16 in Kombination mit gelförmigen und/oder makroporösen Kationenaustauschern einsetzt.
- 5
23. Kombinationen von monodispersen Anionenaustauschern gemäß der Ansprüche 14 bis 16 mit gelförmigen und/oder makroporösen Kationenaustauschern zur Vollentsalzung wäßriger Lösungen und/oder Kondensate.
- 10
24. Amidomethylierte Perlpolymerisate hergestellt nach den Verfahrensschritten a) und b) gemäß Anspruch 1.
25. Aminomethylierte Perlpolymerisate hergestellt nach den Verfahrensschritten a), b) und c) gemäß Anspruch 1.

Verfahren zur Herstellung von monodispersen Anionenaustauschern

Z u s a m m e n f a s s u n g

Der Gegenstand der vorliegenden Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von neuen, monodispersen Anionenaustauschern und ihre Verwendung.